PAT-NO:

JP02000110551A

DOCUMENT-IDENTIFIER: JP 2000110551 A

TITLE:

EXHAUST GAS PURIFIER

**PUBN-DATE**:

April 18, 2000

**INVENTOR-INFORMATION:** 

**NAME** 

COUNTRY

KANEKO, KATSUNORI ANDO, HIROMITSU

N/A

OKADA, КОЛРО

N/A N/A

YAMADA, NAOHITO

N/A

TANADA, HIROSHI

N/A

ASSIGNEE-INFORMATION:

**NAME** 

COUNTRY

MITSUBISHI MOTORS CORP

N/A

APPL-NO:

JP10284349

APPL-DATE:

October 6, 1998

INT-CL (IPC): F01N003/08, B01D053/94, B01J023/54, F01N003/10, F01N003/24 , F01N003/28 , F02D041/04

## ABSTRACT:

PROBLEM TO BE SOLVED: To certainly restrain lowering of purifying efficiency of a catalyser for exhaust gas purification by preventing poisoning by a sulfur component in fuel and lubricating oil.

SOLUTION: A catalyser 6 for exhaust gas purification arranged in an exhaust gas passage in a lean-burn internal combustion engine is constituted by holding precious metal and a first occuluded material on a first porous carrier, constituted by holding an NOX occuluded layer 6b capable of occuluding NOX and a second occuluded material applied on the NOX occuluded layer 6b and larger in electronegativity than precious metal and the first occuluded material on a second porous carrier and has a sulfur occuluded layer 6c capable of occuluding a sulfur component.

COPYRIGHT: (C)2000,JPO

## (19)日本国特許庁(JP)

# (12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号 特開2000-110551 (P2000-110551A)

(43)公開日 平成12年4月18日(2000.4.18)

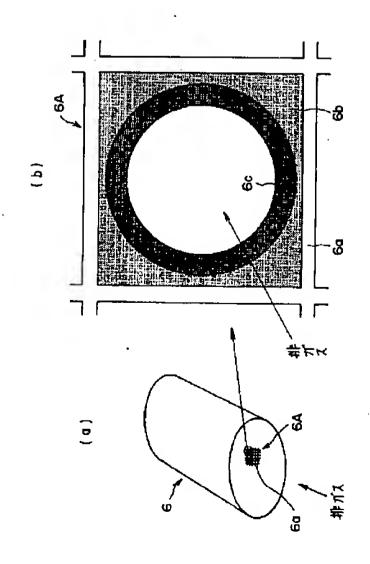
識別記号	<b>F</b> I	<u> </u>			テーマコード(参考)		
08	F 0 1	N 3/08		Α	3G091		
94	B 0 1	J 23/54		ZABA	3 G 3 O 1		
54 ZAB	F 0 1	N 3/10		Α	4 D 0 4 8		
10		3/24		Е			
24				В			
	審查請求 未請求 部	情求項の数 2	OL	_	最終頁に続く		
<b>特願平10-284349</b>	(71) 出	(71) 出顧人 000006286					
		三菱自	動車工	業株式会社			
平成10年10月 6 日(1998.1	0.6)	東京都港区芝五丁目33番8号					
	(72)発	明者 金子	勝典				
		東京都	港区芝	五丁目33番8	号 三菱自動車		
	(72)発	明者安東	弘光				
•		東京都	港区芝	五丁目33番8-	<b>马三菱自動車</b>		
•							
	(74)代	里人 100092	978	•			
		弁理士	真田	有			
		= • <del></del> -					
					最終頁に続く		
,	708 94 54 ZAB 10 24 <b>特願</b> 平10-284349	10	F 0 1 N 3/08     P 0 1 N 3/08     P 0 1 N 3/10     P	F 0 1 N 3/08     94	F 0 1 N 3/08 A B 0 1 J 23/54 ZABA		

# (54) 【発明の名称】 排ガス浄化装置

# (57)【要約】

【課題】 排ガス浄化装置に関し、燃料や潤滑油中のイオウ成分による被毒を防止して排ガス浄化用触媒の浄化効率の低下を確実に抑制できるようにする。

【解決手段】 希薄燃焼内燃機関の排気通路内に配設された排ガス浄化用触媒6が、第1多孔質担体に貴金属及び第1吸蔵材を担持して構成され、NOx を吸蔵しうるNOx 吸蔵層6bと、NOx 吸蔵層6b上に被覆され、第2多孔質担体に貴金属及び第1吸蔵材よりも電気陰性度の大きい第2吸蔵材を担持して構成され、イオウ成分を吸蔵しうるイオウ吸蔵層6cとを有する。



1

## 【特許請求の範囲】

【請求項1】 希薄燃焼内燃機関の排気通路内に配設された排ガス浄化用触媒を備え、

該排ガス浄化用触媒が、第1多孔質担体に貴金属及び第 1吸蔵材を担持して構成され、NOx を吸蔵しうるNO x 吸蔵層と

該NOx 吸蔵層上に被覆され、第2多孔質担体に貴金属及び該第1吸蔵材よりも電気陰性度の大きい第2吸蔵材を担持して構成され、イオウ成分を吸蔵しうるイオウ吸蔵層とを有することを特徴とする、排ガス浄化装置。

【請求項2】 該排ガス浄化用触媒の上流の該排気通路内に設けられ、排ガス中のイオウ成分を吸蔵しうるイオウ吸蔵材と、

排ガス空燃比を調整して該排気通路内を還元雰囲気とすることで該イオウ吸蔵材又は該排ガス浄化用触媒に吸蔵された該イオウ成分を脱離,還元する再生手段とを備え、

該再生手段が、該排ガス浄化用触媒から該イオウ成分を 脱離、還元する場合には該イオウ吸蔵材から該イオウ成 分を脱離、還元する場合に比して排ガス空燃比をリーン 20 側に設定することを特徴とする、請求項1記載の排ガス 浄化装置。

#### 【発明の詳細な説明】

#### [0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、内燃機関の排気通路内に設けられ、排ガス中の有害成分、特に、NOxを浄化する、排ガス浄化装置に関する。

#### [0002]

【従来の技術】近年、リーン空燃比による運転を行なえるようにして、燃費の向上を図れるようにした希薄燃焼 30 内燃機関が実用化されている。しかしながら、この種の内燃機関ではリーン空燃比での運転が行なわれるため、従来の三元触媒ではその浄化特性から十分に排ガス中のNOx を浄化することができなかった。

【0003】そこで、リーン空燃比による運転時においても排ガス中のNOxを浄化できるようにリーンNOx触媒(以下、NOx触媒という)が開発されている。このNOx触媒として、排気通路内が酸素過剰雰囲気の場合に排ガス中のNOxを触媒上に吸蔵し、酸素濃度低下雰囲気(還元雰囲気)において吸蔵されたNOxを脱離、還元する吸蔵型NOx触媒がある。

#### [0004]

【発明が解決しようとする課題】ところが、吸蔵型NOx 触媒では、排ガス中のNOx を吸蔵する際、燃料や潤滑油中に存在するイオウ成分が吸蔵型NOx 触媒上に吸蔵されてしまい、NOx触媒の浄化効率を低下させる(S被毒)という課題がある。このような課題を解決すべく、特許第2605559号公報に開示されているように、吸蔵型NOx 触媒の上流にイオウ成分を吸蔵するイオウ吸蔵材を配設することが提案されている。

【0005】しかしながら、上述したイオウ吸蔵材も吸蔵型NOx 触媒と同様に、吸蔵能力には限界があり、上記公報に開示された通り、ある程度イオウ成分が吸蔵された場合には、イオウ吸蔵材を高温化し、且つ排ガス空燃比をリッチ化し、イオウ吸蔵材の周囲を還元雰囲気とすることでイオウ吸蔵材からイオウ成分を脱離、還元させる必要がある。

【0006】このとき、イオウ吸蔵材から脱離されたイ オウ成分は完全には還元されず、SO2 又はSO3 とい う状態で吸蔵型NOx 触媒上に流れ、折角吸蔵型NOx 触媒の浄化効率が低下しないようにイオウ吸蔵材で吸蔵 したイオウ成分が吸蔵型NOx 触媒に吸蔵されてしまう ことになる。このため、イオウ吸蔵材を備えない場合よ りも触媒の浄化効率の低下度合は緩慢となるものの、や はりNOx触媒の浄化効率を低下させることになるた め、イオウ成分の吸蔵によるNOx 触媒の浄化効率の低 下を確実に抑制することはできないという課題がある。 【0007】本発明は、このような課題に鑑み創案され たもので、燃料や潤滑油中のイオウ成分を吸蔵すること による排ガス浄化用触媒の被毒を防止して、排ガス浄化 用触媒の浄化効率の低下を確実に抑制できるようにし た、排ガス浄化装置を提供することを目的とする。 [0008]

【課題を解決するための手段】このため、請求項1記載の本発明の排ガス浄化装置は、希薄燃焼内燃機関の排気通路内に配設された排ガス浄化用触媒を備える。排ガス浄化用触媒が、NOxを吸蔵しうるNOx吸蔵層とイオウ成分を吸蔵しうるイオウ吸蔵層とを有する。このうち、NOx吸蔵層は、第1多孔質担体に貴金属及び第1吸蔵材を担持するものとして構成される。また、イオウ吸蔵層は、NOx吸蔵層上に被覆され、第2多孔質担体に貴金属及び第1吸蔵材よりも電気陰性度の大きい第2吸蔵材を担持するものとして構成される。

【0009】これにより、イオウ成分を吸蔵することによるNOx 触媒の浄化効率の低下を2層構造の触媒構造を通じて抑制できることになる。また、イオウ吸蔵層がNOx 吸蔵層の第1吸蔵材よりも電気陰性度の大きい第2吸蔵材を担持するものとして構成され、イオウ吸蔵層に形成される第2吸蔵材の硫酸塩の結合力が第1吸蔵材の硫酸塩の結合力よりも弱いため、イオウ吸蔵層に吸蔵されたイオウ成分を容易に脱離、還元することができる。

【0010】請求項2記載の本発明の排ガス浄化装置には、排ガス浄化用触媒の上流の排気通路内に排ガス中のイオウ成分を吸蔵しうるイオウ吸蔵材が設けられる。また、排ガス空燃比を調整して排気通路内を還元雰囲気とすることでイオウ吸蔵材又は排ガス浄化用触媒に吸蔵されたイオウ成分を脱離、還元する再生手段が備えられる。そして、再生手段が、排ガス浄化用触媒からイオウ 成分を脱離、還元する場合には、イオウ吸蔵材からイオ

ウ成分を脱離、還元する場合に比して排ガス空燃比をリ ーン側に設定する。

【0011】これにより、燃費の悪化を抑制でき、且つ イオウ吸蔵材からイオウ成分を脱離させる場合に脱離さ れたイオウ成分がイオウ吸蔵材の下流側に設けられた排 ガス浄化用触媒に再度吸蔵してしまうのを確実に防止で き、高いNOx 浄化効率を長期にわたって維持すること ができる。

## [0012]

【発明の実施形態】以下、図面により、本発明の実施の 10 形態について説明する。図1及び図2は、本発明の第1 実施形態にかかる排ガス浄化装置を示すもので、これら の図1及び図2を参照しながら第1実施形態について説 明する。本実施形態にかかる排ガス浄化装置を備える内 燃機関は、図2に示すように構成されており、吸気、圧 箱, 膨張, 排気の各行程を一作動サイクル中にそなえる 4サイクルエンジンの希薄燃焼内燃機関であって、火花 点火式で、且つ、燃焼室内に燃料を直接噴射する筒内噴 射型内燃機関(筒内噴射エンジン)として構成される。 - 【0013】燃焼室1には、吸気通路2および排気通路 20 3が連通しうるように接続されており、吸気通路2と燃 焼室1とは吸気弁4によって開閉制御されるとともに、 排気通路3と燃焼室1とは排気弁5によって開閉制御さ れるようになっている。また、吸気通路2には、図示し ないエアクリーナ及びスロットル弁が設けられており、 排気通路3には、排ガス浄化用触媒6および図示しない マフラ(消音器)が設けられている。なお、排ガス浄化 用触媒6の詳細については後述する。

【0014】また、インジェクタ(燃料噴射弁)8は、 開口を燃焼室1に臨ませるように配置されている。ま た、当然ながら、このインジェクタ8は各気筒毎に設け られており、例えば本実施形態のエンジンが直列4気筒 エンジンであるとすると、インジェクタ8は4個設けら れることになる。

【0015】このような構成により、図示しないスロッ トル弁の開度に応じ図示しないエアクリーナを通じて吸 入された空気が吸気弁4の開放により燃焼室1内に吸入 され、この燃焼室1内で、吸入された空気と制御手段と づいてインジェクタ8から直接噴射された燃料とが混合 され、燃焼室1内で点火プラグ7を適宜のタイミングで 点火させることにより燃焼せしめられて、エンジントル クを発生させたのち、排ガスが燃焼室1内から排気通路 3へ排出され、排ガス浄化用触媒6で排ガス中のCO, HC, NO<sub>1</sub> の3つの有害成分を浄化されてから、マフ ラで消音されて大気側へ放出されるようになっている。 【0016】また、このエンジンには種々のセンサが設 けられており、センサからの検出信号がECU20へ送 られるようになっている。例えば、排気通路3にはO2

センサ9が設けられており、O2 センサ9からの検出信 号がECU20へ送られるようになっている。そして、 ECU20では、O2 センサ9からの検出情報等に基づ・ いて、運転状態に応じて空燃比が理論空燃比となるよう にストイキオフィードバック制御が行なわれるようにな っている。

【0017】また、後述するリーンNOx 触媒6Aの下 流側部分にはNOx センサ10が設けられており、NO x センサ10からの検出信号がECU20へ送られるよ うになっている。本エンジンについてさらに説明する と、このエンジンは、吸気通路2から燃焼室1内に流入 した吸気流が縦渦(逆タンブル流)を形成するように構 成され、燃焼室1内で、吸気流がこのような縦渦流を形 成するので、この縦渦流を利用しながら例えば燃焼室1 の頂部中央に配設された点火プラグ7の近傍のみに少量 の燃料を集めて、点火プラグフから離隔した部分では極 めてリーンな空燃比状態とすることができ、点火プラグ 7の近傍のみを理論空燃比又はリッチな空燃比とするこ とで、安定した層状燃焼(層状超リーン燃焼)を実現し ながら、燃料消費を抑制することができるものである。 この場合の最適な燃料噴射のタイミングとしては、空気 流動が弱く点火時までに燃料が拡散し過ぎない圧縮行程 後期である。

【0018】また、このエンジンから高出力を得る場合 には、インジェクタ8からの燃料が燃焼室1全体に均質 化され、全燃焼室1内を理論空燃比やリーン空燃比の混 合気状態にさせて予混合燃焼を行なえばよく、もちろ ん、理論空燃比による方がリーン空燃比によるよりも高 出力が得られるが、これらの際にも、燃料の霧化及び気 気筒内の燃焼室1へ向けて燃料を直接噴射すべく、その 30 化が十分に行なわれるようなタイミングで燃料噴射を行 なうことで、効率よく高出力を得ることができる。この ような場合の最適な燃料噴射のタイミングとしては、吸 気流を利用して燃料の霧化及び気化を促進できるよう に、吸気行程中には燃料噴射を終えるように設定する。 【0019】このため、本エンジンでは、燃料噴射の態 様として、圧縮行程燃料噴射による層状燃焼によって燃 料の極めて希薄な状態(即ち、空燃比が理論空燃比より も極めて大)での運転(超リーン燃焼運転)を行なう圧 縮リーン運転モードと、圧縮リーン運転モードほどでは しての電子制御ユニット(ECU)20からの信号に基 40 ないが燃料の希薄な状態(即ち、空燃比が理論空燃比よ りも大)で運転を行なう吸気リーン運転モードと、空燃 比が理論空燃比となるようにO2 センサ情報等に基づい てフィードバック制御を行なうストイキオ運転モード (ストイキオフィードバック運転モード)と、燃料の過 濃な状態(即ち、空燃比が理論空燃比よりも小)での運 転を行なうエンリッチ運転モード(オープンループモー ド)とが設けられている。

> 【0020】そして、このような各種の運転モードから 一つのモードを選択してエンジンの運転を制御すること 50 になるが、この運転モード選択は、エンジンの回転数N

e 及び負荷状態を示す有効圧力 Pe に基づきマップに応 じて行なうようになっている。つまり、エンジンの回転 数Neが低く負荷Peも小さい場合には、圧縮リーン運 転モードが選択され、エンジンの回転数Neや負荷Pe がこれよりも大きくなるのにしたがって、吸気リーン運 転モード,ストイキオフィードバック運転モード,エシ リッチオープンループモードが選択される。

【0021】次に、本実施形態にかかる排ガス浄化装置 について説明する。本排ガス浄化装置は、図2に示すよ 成される。ここで、排ガス浄化用触媒6は、リーンNO x 触媒(以下、NOx 触媒という)6Aと三元触媒6B とを備え、図1 (a), (b) に示すように、例えばセラ ミックスからなるモノリス型担体6aを用いて一体的に 形成されている。なお、図1 (a), (b)ではNOx 触 媒6Aのみを示している。

【〇〇22】つまり、図2に示すように、理論空燃比下 で排ガス中のCO、HC及びNOxを浄化可能な三元機 能を有する三元触媒 6 Bが設けられ、さらに、本エンジ ジンであるため、リーン運転時に発生する排ガス中のN Ox を十分に浄化できるように、三元触媒 6 Bの上流側 に三元機能を持たないNOx 触媒6Aが設けられてい る。

【0023】ここで、NOx 触媒6Aは、NOx を触媒 上に吸蔵することにより排ガス中のNOx を浄化するタ イプのもの(吸蔵型リーンNOx触媒,トラップ型リー ンNOx 触媒) である。このNOx 触媒 6 Aは、図1 (b)に示すように、主にNOx を吸蔵しうるNOx 吸 蔵層(NOx Trap層)6bと、NOx 吸蔵層6b上\*30

 $BaCO_3 + 2NO + (3/2)O_2 \rightarrow Ba(NO_3)_2 + CO_2$ 

一方、酸素濃度が低下した雰囲気(リッチ雰囲気)で は、NO2の生成量が低下し、逆方向の反応が進み、N Ox 吸蔵層6bからNO2 が脱離される。

【0028】つまり、NOx 吸蔵層6bに吸蔵している 硝酸バリウムBa(NO3)2と排ガス中のCOとが白※

ただし、2NO+O2 →2NO2 (なお、NOの一部 6 bには、硝酸バリウムBa(NO3)2及び炭酸バリ ウムBaCO3 が化学平衡の状態で存在し、NOx 吸蔵 層6bの近傍の雰囲気に応じて各方向への反応が生じる

ことになる。

【0029】そして、このようにしてNOx 吸蔵層6b から脱離されたNO2は、三元触媒6B上で排ガス中の 未燃HC, H<sub>2</sub>, COにより還元され、N<sub>2</sub> として排出 2\$\land (NO+CO→1/2N<sub>2</sub> +CO<sub>2</sub>), (NO+H 2 → 1/2N<sub>2</sub> +H<sub>2</sub> O)。また、SO<sub>x</sub> 吸蔵層6c は、例えばアルミナA 12 O3 等からなる担体 (第2多★50 \*に被覆され、主にSOェ(イオウ成分)を吸蔵しうるイ オウ吸蔵層としてのSOx 吸蔵層(SOxTrap層) 6cとを備えて構成される。

【0024】このうち、NOx 吸蔵層6bは、例えばア プレミナA l 2 O3 等からなる担体 (第1多孔質担体) に、例えば白金Pt,パラジウムPdのうち少なくとも 1種の貴金属、及び、例えばバリウムBaやカリウムK 等のアルカリ金属,アルカリ土類金属 (第1吸蔵材)を 担持したものとして構成される。次に、このように構成 うに、排ガス浄化用触媒 6 と、E C U 2 O とを備えて構 10 される N O x 吸蔵層 6 b による N O x の吸蔵,脱離機能 について説明する。

> 【0025】なお、ここでは、アルミナA12 O3 から なる担体に白金Pt及びバリウムBaを担持したものに ついて説明するが、他の担体に他の貴金属や金属を担持 させた場合も同様である。酸素過剰雰囲気(リーン雰囲 気)では、まず、O2 が白金Ptの表面に吸蔵され、排 ガス中のNOが白金Ptの表面上でO2と反応してNO · 2 となる(2NO+O2 →2NO2)。

【0026】一方、NOx 吸蔵層6bに担持されている ンが空燃比をリーンにしながら節約運転を行なえるエン 20 バリウムBaの一部は〇2 と反応し、酸化バリウムBa Oとなって存在し、この酸化バリウムBaOは、さら に、排ガス中のCO等と反応して炭酸バリウムBaCO 3 となる。このような状況下で、生成されたNO₂の一 部が白金Pt上でさらに酸化バリウムBaO及びCOか ら生成された炭酸バリウムBaCO3 と反応して硝酸バ リウムBa(NO3)2が生成され、NOx 触媒6Aに 吸蔵される。

> 【0027】このような反応を化学反応式で示すと、以 下の反応式(1)のようになる。

> > $\cdots$  (1)

※金Pもの表面上で反応し、NO2及び炭酸バリウムBa CO3 が生成され、NO2 がNOx 触媒6Aから脱離さ れる。これを化学反応式で示すと、以下の反応式(2) のようになる。

Ba  $(NO_3)_2 + CO \rightarrow BaCO_3 + 2NO + O_2$  $\cdots$  (2)

★孔質担体)に、例えば白金Pt, ロジウムRhのうち少 は、そのまま排出される。)このように、NOx 吸蔵層 40 なくとも1種の貴金属、及び、例えばバリウムBaやカ リウムK等のアルカリ金属, アルカリ土類金属 (第1吸 蔵材)よりも電気陰性度の大きい例えば銀Ag, 亜鉛Z n,マンガンMn,セリウムCe,マグネシウムMg等 の金属(第2吸蔵材)を担持したものとして構成され る。

> 【0030】このように、NOx 吸蔵層6b上にSOx 吸蔵層6cを被覆しているのは、以下の理由による。つ まり、NOx 吸蔵層6bでは、炭酸バリウムBaCO₃ 及び硫酸バリウムBaSO4 が化学平衡の状態で存在 し、NOx 吸蔵層6bの近傍の雰囲気に応じて各方向へ

の反応が進み易くなる。即ち、排ガス空燃比が小さくな る程(即ち、空燃比がリッチになる程)、硫酸バリウム BaSO4 が分解し易くなり、炭酸バリウムBaCO3 が生成され易くなる。逆に、排ガス空燃比が大きくなる 程(即ち、空燃比がリーンになる程)、炭酸バリウムB aCO3 が分解し易くなり、硫酸バリウムBaSO4 が 生成され易くなる。

【0031】しかしながら、実際には硫酸バリウムBa S〇4 は分解しにくく、酸素濃度が低下しても(即ち、 空燃比がリッチになっても)硫酸バリウムBaSO4 の 10 一部は分解されずに残ってしまう。これにより、使用さ れたバリウムBa分だけ硝酸バリウムBa(NO3)2 が生成されなくなり、NOx 吸蔵層6bによるNOxの 浄化能力が低下することになる(これを、S被毒とい う)。

【0032】そこで、このようなNOx 吸蔵層6bのN Ox 浄化能力の低下を防止すべく、本実施形態では、図 1(b)に示すように、NOx 吸蔵層6b上にSOx 吸 蔵層6cを被覆している。また、例えばバリウムBaや. カリウムK等のアルカリ金属、アルカリ土類金属よりも 20 電気陰性度の大きい例えば銀Ag,亜鉛Zn,マンガン Mn、セリウムСe、マグネシウムMg等の金属を担持 しているのは、以下の理由による。

【0033】一般に、金属の電気陰性度は、図7に示す ように、元素周期表の周期や族によって異なり、化合物 の結合力は化合物を構成する金属の電気陰性度の差によ り決まることになる。つまり、化合物を構成する金属の 電気陰性度の差が大きい程、互いに引き付け合う力が強 まり、化合物の結合力は強くなる。なお、図7では周期 表で同じ族に属する元素を線で結んで示している。

【0034】このため、SOx 吸蔵層6cの吸蔵材とし て電気陰性度の大きい金属を採用すれば、排ガス中のイ オウ成分の電気陰性度との差が小さくなり、これにより 硫酸塩の結合力は弱くなるため、SOx 吸蔵層6cから\*

> $Ce (CO_3)_2 + SO_3 \rightarrow Ce (SO_4)_2 + CO_2$  $\cdots$  (3)

一方、酸素濃度が低下した雰囲気(リッチ雰囲気)で は、SOx 吸蔵層6cに吸蔵している硫酸セリウムCe (SO4)2 の一部と排ガス中のCOとが白金Ptの触媒 作用により、炭酸セリウムCe (CO3)2 及びSO2 が※

Ce  $(SO_4)_2 + CO \rightarrow Ce (CO_3)_2 + SO_2$ 

【0038】

ところで、NOx 吸蔵層6bでは、NOx の吸蔵、脱離 作用によりNOx を浄化するため、NOx が吸蔵した ら、適宜脱離させる必要がある。また、SOx 吸蔵層6 cでは、SOx の吸蔵、脱離作用によりSOx を浄化す るため、SOx が吸蔵したら、適宜脱離させる必要があ る。

【0039】このため、本実施形態にかかる排ガス浄化 装置では、NOx 触媒6AのNOx吸蔵層6bのNOx 浄化効率がNOx の吸蔵によって低下した場合やNOx

\*SOx を脱離するのが容易となるからである。つまり、 一般に、SOx 吸蔵層6cの吸蔵材として電気陰性度の 小さい金属を採用した場合には排ガス中のイオウ成分の 電気陰性度との差が大きくなり、硫酸塩の結合力が強く なるため、SOx 吸蔵層6cの周辺を高温にしなければ SOx 吸蔵層6 cからSOx を脱離することができない が、SOx吸蔵層6cの吸蔵材として電気陰性度の大き い金属を採用した場合には排ガス中のイオウ成分の電気 陰性度との差が小さくなり、硫酸塩の結合力が弱くなる ため、SOx 吸蔵層6cの周辺が低温であってもSOx 吸蔵層6cからSOx を脱離することができるため、S Ox 吸蔵層6cからのSOx の脱離が容易となるからで ある。

【0035】次に、このように構成されるSOx 吸蔵層 6 cにおけるSOx の吸蔵、脱離機能について説明す る。なお、ここでは、アルミナA 12 O3 からなる担体 に白金Pt及びセリウムCeを担持したものについて説 明するが、他の担体に他の貴金属や金属を担持させた場 合も同様である。

【0036】燃料や潤滑油中にはイオウ成分が含まれて いるため、SOx 吸蔵層6cは、酸素過剰雰囲気で排ガ ス中のSOx を吸蔵し、酸素濃度が低下すると吸蔵した SOx の一部を脱離することになる。つまり、SOx 吸 蔵層6cは、酸素過剰雰囲気(リーン雰囲気)では、O 2 が白金Ptの表面に吸蔵し、燃料や潤滑油に含まれる 硫黄成分が、燃焼後SO2 として排出され、この排ガス 中に含まれるSO2 が白金Ptの表面上でO2 と反応し  $TSO_3$   $\geq xa_3$  ( $2SO_2 + O_2 \rightarrow 2SO_3$ ).

【0037】次いで、生成されたSOョの一部が白金P 30 tを触媒として炭酸セリウムCe (CO₃)₂ と反応する ことによって硫酸セリウムСe(SО4)2 が生成され、 SOx 吸蔵層6cに吸蔵される。これを化学反応式で示 すと、以下の反応式(3)のようになる。

※生成され、SO2がSOx吸蔵層6cから脱離される。 これを化学反応式で示すと、以下の反応式(4)のよう になる。

 $\cdots$  (4)

★浄化効率が低下した場合に、吸蔵したNOx やSOx を 脱離、還元させてNOx触媒6AのNOx吸蔵層6bや SOx 吸蔵層6cを再生するための制御を行なうように なっている。

【0040】そこで、ECU20には、NOx 触媒6A からNOx やSOx を脱離、還元すべく、触媒周辺を還 元雰囲気(酸素濃度の低下した雰囲気)とするために、 排気通路3内の排ガス空燃比がリッチになるように通常 運転時における主燃料噴射とは別に例えば膨張行程の中 触媒6AのSOx 吸蔵層6cにSOx が吸蔵してNOx ★50 期以降又は排気行程に追加燃料噴射を行なわせる機能

(再生手段)が備えられている。

【0041】本実施形態では、ECU20の再生手段による制御によって、NOxを脱離することができるとともに、SOxを脱離することもできる。これは、SOx吸蔵層6cが、例えばバリウムBa等のアルカリ金属により構成されるNOx吸蔵層6bと異なり、例えばセリウムCe等の電気陰性度の大きい金属により構成されるためである。

【0042】つまり、SOx 吸蔵層6cを例えばバリウムBa等のアルカリ土類金属により構成すると、SOx 10 吸蔵層6cにはSOx が硫酸バリウムBaSO4 として吸蔵され、この硫酸バリウムBaSO4 は結合力が強いため、SOx 吸蔵層6cを高温にしないとSOx を脱離することができない。しかし、SOx 吸蔵層6cを例えばセリウムCe等のバリウムBaよりも電気陰性度の大きい金属により構成すれば、SOx 吸蔵層6cにはSOx は硫酸セリウムCe(SO4)2 として吸蔵され、この硫酸セリウムCe(SO4)2 は結合力が弱いため(Ce(SO4)2 <BaSO4)、NOx 吸蔵層6bからNOx を脱離させるのと同様に、触媒周辺が比較的低温(例えば、450℃)の状態であってもSOx 吸蔵層6cからSOxを脱離することができることになるからである。

【〇〇43】したがって、本実施形態にかかる排ガス浄化装置によれば、排ガス浄化用触媒6のNOx 触媒6AがNOx 吸蔵層6bとSOx 吸蔵層6cとの2層構造としているため、燃料や潤滑油中に含まれるイオウ成分によるNOx 触媒6AのS被毒を構造的に抑制することができ、これにより、NOx 触媒6Aの浄化効率の低下を確実に抑制できるという利点がある。

【0044】また、NOx 吸蔵層6bを被覆するSOx 吸蔵層6cの吸蔵材として電気陰性度の大きい吸蔵材が使用され、SOx 吸蔵層6cにイオウ成分が吸蔵されて形成される硫酸塩の結合力が弱くなるため、SOx 吸蔵層6cに吸蔵されたイオウ成分を容易に脱離、還元することができるという利点もある。このため、例えば、ECU20の再生手段によってSOx 吸蔵層6cからイオウ成分を脱離するために再生制御として追加燃料噴射制御を行なう場合にも、SOx 吸蔵層6cを高温とする必要がなくなり、約450℃程度の比較的低温の状態とすれば足りるため、追加燃料噴射の燃料噴射量を少なくすることができるため、燃費を悪化させることがないという利点もある。

【0045】次に、第2実施形態にかかる排ガス浄化装置について、図3及び図4を参照しながら説明する。本実施形態にかかる排ガス浄化装置は、図3に示すように、第1実施形態のもに対し、イオウ吸蔵材(SOx Trap)11が付加されている点が異なる。また、イオウ吸蔵材11から脱離したイオウ成分が排ガス浄化用触媒6/に再度吸蔵されてしまうのを確実に防止する必要

があるため、排ガス浄化用触媒6 ′のNOx 触媒6 A ′の構成及びECU20 ′の再生手段も上述の第1実施形態のものと異なる点がある。

10

【0046】ここで、イオウ吸蔵材11は、図3に示すように、排ガス浄化用触媒6の上流側の排気通路3内に設けられ、主に排ガス中のイオウ成分SOx を吸蔵しうるものである。このイオウ吸蔵材11は、図4に示すように、例えばセラミックスからなるモノリス型担体11 aに担持されたSOx 吸蔵層11bを備えて構成される。

【0047】SOx 吸蔵層11bは、例えばアルミナA 12 O3 からなる担体に、例えば白金Pt,ロジウムR h等の貴金属、及び、例えばセリウムCe,マグネシウムMg,バリウムBa,カリウムK等の電気陰性度の小さい金属を担持したものとして構成される。このように、イオウ吸蔵材11のSOx 吸蔵層11bを例えばセリウムCe,マグネシウムMg,バリウムBa,カリウムK等の電気陰性度の小さい金属によって構成するのは、SOx 吸蔵層11bにSOx が吸蔵された場合に形成される硫酸塩の結合力を強くして、イオウ吸蔵材11の下流側に配設されたNOx 触媒6AにSOx が流入するのを確実に防止できるようにするためである。

【0048】この場合、イオウ吸蔵材11のSOx 吸蔵層11bからSOx を脱離するには、イオウ吸蔵材11の周辺を例えばセリウムCe,マグネシウムMgの場合で約650℃程度、バリウムBa,カリウムKの場合で約750℃以上の高温にする必要がある。なお、イオウ吸蔵材11のSOx 吸蔵層11bの吸蔵、脱離機能は、上述の第1実施形態におけるNOx 触媒6AのSOx 吸るの説明を省略する。

【0049】次に、上述の第1実施形態のものと異なる点を有する排ガス浄化用触媒6′のNOx 触媒6A′の構成及びECU20′の再生手段について説明する。つまり、本実施形態にかかる排ガス浄化用触媒6′のNOx 触媒6A′は、図5に示すように、主にNOx を吸蔵しうるNOx 吸蔵層(NOx Trap層)6b′と、NOx 吸蔵層6b′上に被覆され、主にSOx を吸蔵しうるSOx 吸蔵層(SOx Trap層)6c′とを備えて構成される。

【0050】ここで、NOx 吸蔵層6b′は、上述の第1実施形態のものと同様に、例えばアルミナA12 O3からなる担体(第1多孔質担体)に、例えば白金Pt,パラジウムPdのうち少なくとも1種の貴金属、及び、例えばバリウムBaやカリウムK等のアルカリ金属、アルカリ土類金属(第1吸蔵材)を担持するものとして構成される。

rap) 11が付加されている点が異なる。また、イオ 【0051】SOx 吸蔵層6c は、例えばアルミナA ウ吸蔵材11から脱離したイオウ成分が排ガス浄化用触  $12O_3$  からなる担体(第2多孔質担体)上、例えば白媒 6 に再度吸蔵されてしまうのを確実に防止する必要 50 金Pt, ロジウムRhのうち少なくとも1種の貴金属、

及び、イオウ吸蔵材11に担持される例えばセリウムC e,マグネシウムMg,バリウムBa,カリウムK等の 金属よりも電気陰性度の大きい例えば銀Ag, 亜鉛乙 n,マンガンMn等の金属(第2吸蔵材)を担持するも のとして構成される。

【0052】ここで、図6はイオウ吸蔵材として望まし い金属種(セリウムCe, マグネシウムMg, 銀Ag, 亜鉛Zn, マンガンMn)のSOx 吸蔵層の温度 (ベッ ド温度)とSOx 脱離量との関係を示す図である。図6 によれば、セリウムCe、マグネシウムMg等の金属 は、SOx 吸蔵層6c′の温度が約650℃程度で最も SOx脱離量が多くなることがわかる。これに対し、セ リウムCe,マグネシウムMg等の金属よりも電気陰性 度の大きい銀Ag, 亜鉛Zn, マンガンMn等の金属 は、SOx 吸蔵層6c′の温度が約450℃程度で最も SOx 脱離量が多くなることがわかる。すなわち、SO x 吸蔵層6c´を銀Ag,亜鉛Zn等の金属を担持する ものとして構成する方が、セリウムCe,マグネシウム Mg等の金属を担持するものとして構成するよりもSO xが脱離し易いことが分かる。

【0053】このように、SOx 吸蔵層6c′をイオウ 吸蔵材11に担持される例えばセリウムCe,マグネシ ·ウムMg,バリウムBa,カリウムK等の金属よりも電 気陰性度の大きい例えば銀Ag, 亜鉛Zn, マンガンM n等の金属を担持するものとして構成することによっ て、例えば450℃程度の比較的低温の状態で、容易に ·SOx 吸蔵層6c´からSOx を脱離できることになる のである。

【0054】このように、S.Ox 吸蔵層6c′を、例え ば白金Pt, ロジウムRhのうち少なくとも1種の貴金 30 属、及び、イオウ吸蔵材11に担持される例えばセリウ ACe, マグネシウムMg, バリウムBa, カリウムK 等の金属よりも電気陰性度の大きい例えば銀Ag,亜鉛 Zn,マンガンMn等の金属を担持するものとして構成 することにより、SOx吸蔵層6c′からのSOxの脱 離を例えば450℃程度の比較的低温の状態で行なうこ とができ、NOx 触媒 6 Aの上流側に配設され、SOx を脱離するのに例えばセリウムCe,マグネシウムMg の場合で約650℃程度、バリウムBa, カリウムKの 場合で約750℃以上の高温とする必要があるイオウ吸 40 下を確実に抑制することができるという利点がある。 蔵材11からはSOx が脱離しないようにしながら、S Ox 吸蔵層6c′からSOx を確実に脱離させることが できるようにしているのである。

【0055】また、本実施形態では、ECU20′に は、上述の第1実施形態と同様に、イオウ吸蔵材11又 はNOx 触媒6A′からNOx やSOx を脱離、還元す べく、触媒周辺を還元雰囲気(酸素濃度の低下した雰囲 気)とするために、排気通路3内の排ガス空燃比がリッ チになるように通常運転時における主燃料噴射とは別に 行なわせる機能(再生手段)が備えられている。

12

【0056】さらに、再生手段では、NOx 触媒6A′ のSOx 吸蔵層6c′からSOx を脱離、還元する場合 には、イオウ吸蔵材11からSOx を脱離, 還元する場 合に比して排ガス空燃比がリーン側になるように設定す るようになっている。このように、NOx 触媒6A^の SOx 吸蔵層6c′からSOx を脱離、還元する場合に は排ガス空燃比をリーン側とし、排ガス温度が上がらな いようにして、触媒温度を比較的低温(例えば450℃ 10 程度)の状態とし、SOxを脱離するのに高温(例えば 650℃程度)の状態とする必要があるイオウ吸蔵材1 1からはSOx が脱離しないようにしながら、SOx 吸 蔵層6c′からSOx を確実に脱離するようにしている のである。

【0057】なお、その他の構成については、上述の第 1実施形態のものと同様であるため、ここではその説明 を省略する。したがって、本実施形態にかかる排ガス浄 化装置によれば、排ガス浄化用触媒6′をNOx 触媒6 A′とSOx 吸蔵層6c′とを備えるものとして構成 し、排ガス浄化用触媒 6′の上流側の排気通路 3内にイ オウ吸蔵材11を設けているため、例えば燃料や潤滑油 中にイオウ成分が多く含まれる地域であっても、NOx 触媒6A′のSOx 吸蔵層6c′やイオウ吸蔵材11に よるSOx 吸蔵能力を超え、NOx 吸蔵層6b′にSO \* が吸蔵されてしまうのを確実に抑制でき、これによ り、燃料や潤滑油中に含まれるイオウ成分によるS被毒 を抑制するS被毒抑制効果を向上させることができ、N Ox 触媒 6 A′の浄化効率の低下をより確実に抑制でき るという利点がある。

【0058】また、排ガス浄化用触媒6′のNOx 触媒 6A´がNOx 吸蔵層6b´とSOx 吸蔵層6c´との 2層構造とされており、また、再生手段が、NOx 触媒 6A′のSOx 吸蔵層6c′からSOx を脱離, 還元す る場合には、イオウ吸蔵材11からSOx を脱離、還元 する場合に比して排ガス空燃比がリーン側になるように 設定するため、イオウ吸蔵材11から脱離させたイオウ 成分がイオウ吸蔵材11の下流側に設けられた排ガス浄 化用触媒6′に再度吸蔵されてしまうのを確実に防止で き、これにより、排ガス浄化用触媒6^の浄化効率の低

【0059】また、本排ガス浄化装置によれば、上述の 第1実施形態と同様の効果も得られる。つまり、本排ガ ス浄化装置によれば、排ガス浄化用触媒6^のNOx 触 媒6A´がNOx 吸蔵層6b´とSOx 吸蔵層6c´と の2層構造としているため、燃料中のイオウ成分による NOx 触媒 6 A′のS被毒を構造的に抑制することがで き、これにより、NOx 触媒6A′の浄化効率の低下を 確実に抑制できるという利点がある。

【0060】また、NOx 吸蔵層6b′を被覆するSO 例えば膨張行程の中期以降や排気行程に追加燃料噴射を 50 x 吸蔵層6 c′の吸蔵材として電気陰性度の大きい吸蔵 材を使用し、SOx 吸蔵層6 c´にイオウ成分が吸蔵されて形成される硫酸塩の結合力を弱くしているため、SOx 吸蔵層6 c´に吸蔵されたイオウ成分を容易に脱離、還元することができるという利点もある。これにより、ECU20′の再生手段によって、SOx 吸蔵層6 c´からイオウ成分を脱離するために再生制御として追加燃料噴射制御を行なう場合にも追加燃料噴射の燃料噴射量を少なくすることができるため、燃費を悪化させることがないという利点もある。

【0061】なお、上述の各実施形態では、再生手段に 10よる再生制御として、NOx 触媒6A,6A'の近傍を還元雰囲気(リッチ雰囲気)にするために追加燃料噴射を行なうようにしているが、再生手段による再生制御としてNOx 触媒6A,6A'の近傍を還元雰囲気にする方法はこれに限られるものではなく、運転モードをリッチ側に切り替える(即ち、出力を得るための主燃料噴射をリッチにする)等の方法であっても良い。この場合、余分な出力増を回避するために点火時期をリタード制御するのが望ましい。

【0062】また、上述の各実施形態では、三元機能を 20 持たないNOx 触媒6A,6A'の下流に三元触媒6B,6B'を備えた構成としているが、NOx 触媒6A,6A'に三元機能をもたせても良い。この場合、NOx 触媒6A,6A'の三元機能を強く設定したときには特に三元触媒6B,6B'を別に設けなくても良い。また、上述の各実施形態では、筒内噴射型内燃機関として説明してきたが、これに限られるものではなく、希薄燃焼可能な内燃機関であればどのような形式の内燃機関であっても良い。

#### [0063]

【発明の効果】以上詳述したように、請求項1記載の本発明の排ガス浄化装置によれば、燃料や潤滑油中に含まれるイオウ成分によるNOx 触媒の被毒を触媒自身の構成で抑制することができ、これにより、NOx 触媒の浄

化効率の低下を確実に抑制できるという利点がある。

1 4

【0064】また、イオウ吸蔵層に吸蔵されたイオウ成分を容易に脱離、還元することができるという利点もある。請求項2記載の本発明の排ガス浄化装置によれば、イオウ吸蔵材から脱離したイオウ成分がイオウ吸蔵材の下流側に設けられた排ガス浄化用触媒に再度吸蔵してしまうのを確実に防止でき、これにより、長期にわたって排ガス浄化用触媒の浄化効率を維持することができるという利点がある。

#### 10 【図面の簡単な説明】

【図1】本発明の第1実施形態にかかる排ガス浄化装置の排ガス浄化用触媒を示す模式図であって、(a)はその斜視図であり、(b)はその部分断面図である。

【図2】本発明の第1実施形態にかかる排ガス浄化装置 を備える内燃機関を示す模式図である。

【図3】本発明の第2実施形態にかかる排ガス浄化装置 を備える内燃機関を示す模式図である。

【図4】本発明の第2実施形態にかかる排ガス浄化装置 のイオウ吸蔵材を示す部分拡大図である。

20 【図5】本発明の第2実施形態にかかる排ガス浄化装置 の排ガス浄化用触媒を示す部分拡大図である。

【図6】本発明の第2実施形態にかかる排ガス浄化装置 におけるイオウ吸蔵材、イオウ吸蔵層の温度とイオウ成 分脱離量との関係を示す図である。

【図7】一般的な付加的結合エネルギに基づいたボーリングの電気陰性度を示す図である。

#### 【符号の説明】

6,6′排ガス浄化用触媒

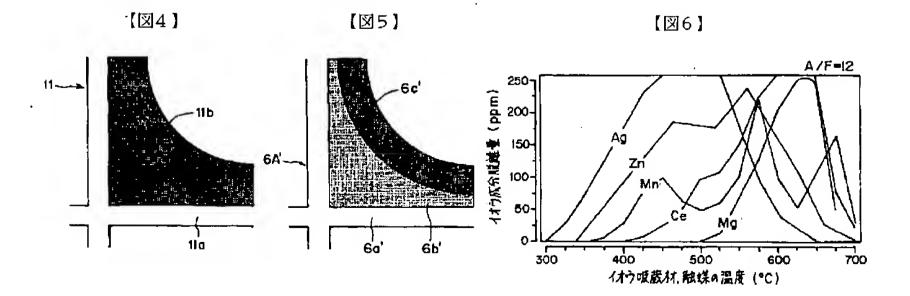
6A, 6A' NOx 触媒

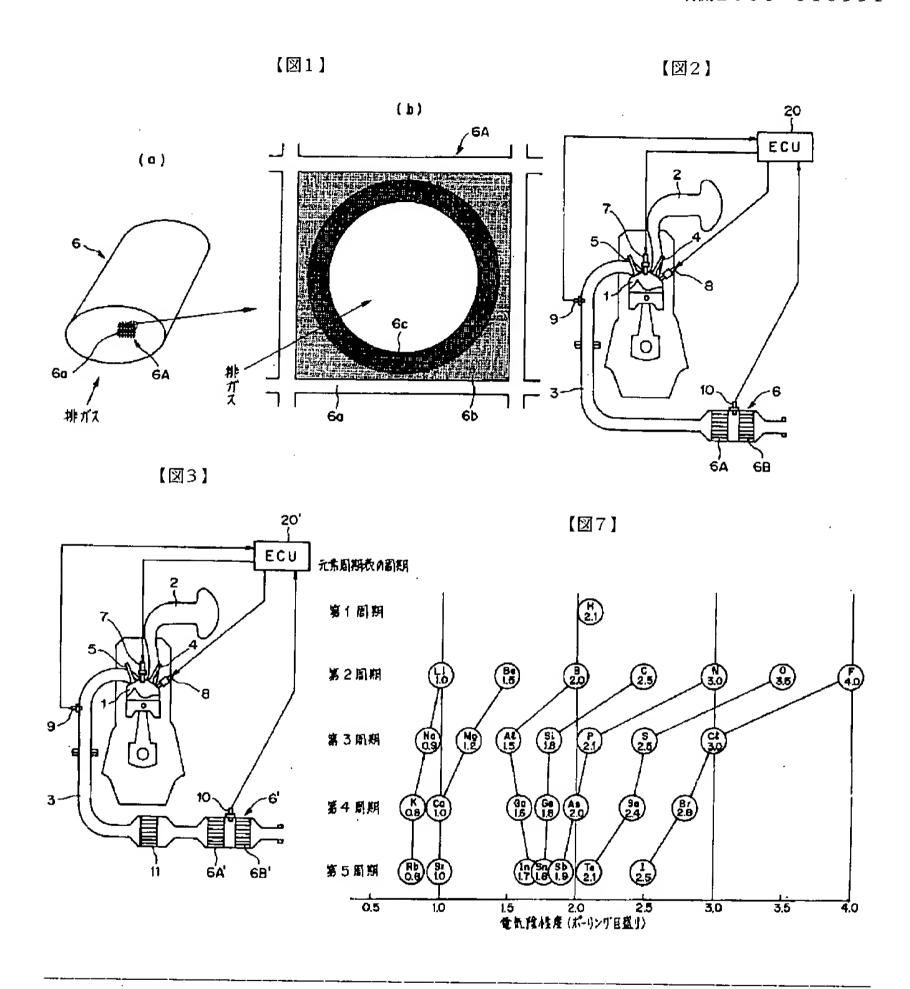
30 6b, 6b′ NOx 吸蔵層

6c,6c´ イオウ吸蔵層としてのSOx 吸蔵層

11 イオウ吸蔵材

20 ECU





フロントペー	ージの続き						
(51) [nt. Cl. )	7	識別記号		FI			· テーマコード(参考
F01N	3/24	•		F01N	3/28	301P	
	3/28	301		F02D	41/04	305A	
F02D	41/04	305		B O 1 D	53/36	102C	
/85\ 76 BH 42	Notes at a sign					102H	
(72)発明者	岡田 公二郎			(72)発明者	计山田	尚人	
	東京都港区芝 工業株式会社内	五丁目33番8号 内	三菱自動車			部港区芝五丁目33番8年 株式会社内	子三菱自動車

(72)発明者 棚田 浩

東京都港区芝五丁目33番8号 三菱自動車 工業株式会社内 Fターム(参考) 3G091 AA02 AA12 AA17 AA18 AA24

AA28 AB03 AB05 AB06 AB08

AB09 BA11 BA14 BA15 BA19

BA39 CB02 CB03 DB10 DC01

EA00 EA01 EA03 EA33 EA34

3G301 PE01A PE03A

4D048 DA08 EA04